C25B 3/02 C07B 33/00

[12] 发明专利申请公开说明书

[21] 申请号 99118599.4

2000年3月22日 [11]公开号 CN 1247909A [43]公开日 [74]专利代理机构 中国专利代理(香港)有限公司 [22]申請日 1999.9.13 [21]申请号 99118599.4 [30]优先权 代理人 卢新华 王其源 [32]1998.9.14 [33]DE [31]19841872.8 [71]申请人 克雷维斯技术及创新股份有限公司 地址 联邦德国马尔 [72]发明人 G·斯托赫尼奥尔 M·杜达 A·屈恩勒 权利要求书 3 页 说明书 7 页 附图页数 1 页 [54] 发明名称 烃的选择电催化氧化 [57]摘要 一种有机化合物的电化学氧化方法,其中所用的阳 极材料是通式为 Mo_BibXc1Xc2Xc3Xc4Xc5Oh\$ 的混合氧化物, X1 = V、Nb、Cr、W、Ta、Ga、Ce 和/或 La, X² = Li、La、K、Rb、Ce、Cu、Ag、Au、Pd 和/或 Pt. X³ = Fe、Co、Ni 和/蚊 Zn,

a=0-3, b=0-3.

条件是 a+d≥0.15,

X⁴ = Sn、Pb、Sb 和/或 Te, X⁵ = Ti、Zr、Si 和/或 Al,其中

c=0-12.5,

d = 0 - 5,

e=0-1.5,

f = 0 - 1,

g=0-25。

专利文献出版社出版

权 利 要 求 书

1、一种有机化合物的电化学氧化方法,其特征在于,所用的阳极材料是通式为

(I)

的混合氧化物,

其中

 $X^1 = V$ 、 Nb 、 Cr 、 W 、 Ta 、 Ga 、 Ce La ,

 $X^2 = Li \cdot La \cdot K \cdot Rb \cdot Cs \cdot Cu \cdot Ag \cdot Au \cdot Pd \approx / 3 Pt$

10 X3 = Fe 、 Co 、 Ni 和/或 Zn,

 $X^4 = Sn \cdot Pb \cdot Sb \pi / \vec{a} Te$

 $X^5 = Ti \cdot Zr \cdot Si \cdot \pi/\vec{a} \cdot Al \cdot \vec{b}$

 $\mathbf{a} = \mathbf{0} - \mathbf{3}$

 $\mathbf{b} = \mathbf{0} - \mathbf{3} ,$

c = 0 - 12.5

 $\mathbf{d} = \mathbf{0} - \mathbf{5},$

e = 0 - 1.5,

f = 0 - 1,

g = 0 - 25,

20 条件是 a + d > 0.15。

2、如权利要求1所述的方法,其特征在于,所用的电解质是能传 递氧离子的固体。

3、如权利要求2所述的方法,其特征在于,传递氧离子的固体包括金属氧化物。

25 4、如权利要求3所述的方法,其特征在于,传递氧离子的固体是 通式为

La_iX⁶_kX⁷_iMg_mO_n

(II)

的钙钛矿,

其中

 $X^6 = Ca \cdot Sr \cdot Ba$

 $X^7 = Ga \cdot Al$

i = 0.3 - 0.9

k = 0.1 - 0.7

条件是i + k = 0.9 - 1.0,

1 = 0.3 - 0.9

m = 0.1 - 0.7,5

条件是l + m = 1 - 1.1.

5、如权利要求2所述的方法,其特征在于,传递氧离子的固体是 被 CaO 、 Sc₂O₃ 、 Y₂O₃ 或 Yb₂O₃ 稳定的 ZrO₂, 或被 La₂O₃、 Y₂O₃、 Yb2O3或Gd2O3稳定的CeO2。

6、如权利要求2所述的方法,其特征在于,传递氧离子的固体是 10 通式为

 $(Ln_0X_p^8)_2(X_q^9X_r^{10})_2O_s$

(III)

的烧绿石,

其中

Ln = La · Ce · Pr · Nd · Pm · Sm · Eu · Gd · Tb · Dy · 15 Ho、Er、Tm、Yb或Lu,

 $X^8 = Mg \cdot Ca \otimes Sr$,

 $X^9 = \text{Ti } \vec{\otimes} Zr$

 $X^{10} = Fe \cdot AI \cdot Sc \cdot Ga \stackrel{\cdot}{o} Y$

0 = 0.4 - 120

p = 0 - 0.6

a = 0.4 - 1

r = 0 - 0.6 .

7、如权利要求1-6中之一权利要求所述的方法,其特征在于,

所用的阴极是金属。 25

8、如权利要求7所述的方法,其特征在于,所用的阴极是银或铂。

9、如权利要求1-6中之一权利要求所述的方法,其特征在于所 用的阴极包含一种或多种金属氧化物或者一种混合金属氧化物。

10、如权利要求9所述的方法,其特征在于,所用的阴极是通式为 $La_{t}X^{11}_{u}X^{12}_{v}X^{13}_{w}X^{14}_{x}O_{3\pm v}$ 30

的钙钛矿,

(IV)

 $X^{11} = Ce \cdot Pr \cdot Nd \cdot Pm \cdot Sm \cdot Eu \cdot Gd \cdot Tb \cdot Dy \cdot Ho \cdot$ Er 、 $Tm \cdot Yb 或 Lu$,

 $X^{12} = Ca \cdot Sr \cdot Ba,$

 $X^{13} = Mn \cdot Fe$

5' $X^{14} = Cr \cdot Co \cdot Ni \cdot Al$

t = 0.5 - 1

 $\mathbf{u} = \mathbf{0} - \mathbf{0.5}$

v = 0.1 - 0.4

条件是 $t + u + v \leq 1$,

w = 0.6 - 1.1

x = 0 - 0.7

条件是w + x > 1。

11、如权利要求1-10中之一权利要求所述的方法,其特征在于,在200至750℃的温度下进行电化学氧化。

12、如权利要求11 所述的方法,其特征在于,在 250 至 550 ℃的温度下进行电化学氧化。

13、如权利要求1-12中之一权利要求所述的方法,其特征在于,在1至100 bar 的压力下进行电化学氧化。

14、如权利要求13所述的方法,其特征在于,在1至10 bar 的压 20 力下进行电化学氧化。

烃的选择电催化氧化

本发明涉及一种有选择地制备部分氧化有机化合物的电化学方 5 法。

至今为止,只有在少数情况下才能进行有机化合物的直接选择氧化,因为通常部分氧化后的产物比所用的原料还易发生反应,使其完全氧化成二氧化碳。特别是到目前为止,还没有令人满意地解决烷烃的直接氧化问题。

10 用正丁烷作原料通过直接氧化只能生成马来酐;这里,环的生成对 氧化产物的稳定起了决定性的作用。

以前对不反应的有机化合物的部分直接氧化进行过许多试验,试验的重点是开发新的多相催化剂,但是,部分氧化产物的产量经常不切合工业实际。

15 与此相比,在电化学部分氧化方面进行的试验却很少。相反,在这一领域,研究工作主要集中在利用合适化合物的完全氧化,在燃料电池中生产电能。

US - 4329208描述了有机化合物电化学氧化的一个实例,即乙烯 氧化生成环氧乙烷。它是借助于含有氧化锆的固体电解质体系,在由银 或银合金构成的阳极进行氧化。

20

25

30

US-4661 422公开了另一种有机化合物的电化学氧化方法。这里,用盐的熔化物作为电解质,在金属/金属氧化物的阳极上进行烃的氧化。盐的熔化物含有碳酸盐、硝酸盐或硫酸盐,阴极由元素周期表中的IB、IIB、IIIA、VB、VIB、VIIB、VIII 族金属氧化物的混合物组成。

在当代催化(catalysis today) 1995 , 25 , 371 中, Takehira 等人研究了在与燃料电池相似的结构中进行的丙烯的部分氧化。他们采用 Y 稳定的 ZrO_2 作电解质。所用的阳极材料是涂敷有 Mo-Bi 混合氧化物的 Au ,其中 Mo-Bi 混合氧化物作催化剂,阴极材料是 Ag 。 反应温度是 $475\ \ \ \ \ \$

但通常在每一种情况下,氧化产物的产量都很低,使得没有一种方

1

法具有工业适用性。在这种情况下,有机物完全氧化成二氧化碳的问题也没有得到解决。此外, 电解质充当"氧气泵", 也就是氧化所需的氧气在阴极被还原, 然后以离子形态穿过电解质迁移到阳极。阳极区间只含有待氧化的物质, 以及可能的惰性气体。向阳极区间输送氧气也不能增加氧化产物的产量。

另一个缺点是需通过电解质的氧传递率确定反应温度。所用的电解质只在远远高于氧化反应的上述最佳温度下,才有足够高的传递率,这就部分解释了为什么所探讨方法的选择性低的原因。特别是用盐熔化物作电解质的方法被迫需要很高的反应温度(高达 750 ℃),致使实际上不可避免地发生产物的分解。这种方法不适于制备热稳定性差的化合物(例如迈克尔(Michael)体系)。

NEMCA (催化剂活性的非法拉第电化学改良) 的发现为开发更经济的电化学方法开辟了时机。在"在表面科学和催化作用研究"(Studies in Surface Science and Catalysis), R.K.Grasselli、S.T.Oyama、

15 A.M.Gaffney、J.E.Lyons (编者), 110, 77 (1997)和《科学》 (1994), 254, 1563中, Vayenas等人描述了一种根据在固体电解质如 Y 稳定的 ZrO2上的导电的多孔金属 (氧化物)膜的电化学方法。此时无需对阳极区间和阴极区间进行气密隔离,并且还可以将氧化剂供给到阳极区间。然而,人们发现主要氧化产物二氧化碳仍来自有机物的完全氧化,即使在低转化率下,部分氧化产物的选择性仍很低。

因此,本发明的目的是研制一种有机化合物部分氧化的电化学方法。

出乎意料地发现,如果阳极材料含有 $Mo_aBi_bX^1_cX^2_dX^3_eX^4_tX^5_gO_h$ 混合氧化物,则有机化合物可在很高的选择性下被电化学氧化。

根据本发明,提供了一种有机化合物的电化学氧化方法,其中所用的阳极材料是通式为 $Mo_aBi_bX^1_cX^2_dX^3_eX^4_fX^5_gO_h$ (I)的混合氧化物,其中

X¹ = V 、 Nb 、 Cr 、 W 、 Ta 、 Ga 、 Ce 和/或 La ,

X² = Li、La、K、Rb、Cs、Cu、Ag、Au、Pd和/或Pt,

 $X^3 = Fe \cdot Co \cdot Ni \mathcal{P}/g$ Zn,

10

25

30

 $X^4 = Sn \cdot Pb \cdot Sb \cdot \pi/\vec{a} \cdot Te$

X⁵ = Ti 、 Zr 、 Si 和/或 Al , 其中

 $\mathbf{a} = \mathbf{0} - \mathbf{3} ,$

h = 0 - 3

c = 0 - 12.5

d = 0 - 5,

e = 0 - 1.5,

f = 0 - 1,

5

g = 0 - 25,

条件是a+d>0.15。

氧原子的数量 h 由通式 (I) 中不同于氧的元素的价数和数目确 10 定。

对于本发明,术语"混合氧化物"包括以并列存在的金属氧化物的 多金属氧化物的组合物,在每一种情况下,有可能发生相沉淀,这取决 于混合氧化物的化学计量和热处理。

其他工业领域已经公知上述类型的混合氧化物,并已经使用过,例 15 如作为气相反应的多相催化剂。例如在 EP - 0 417 723 中描述过这些混合物的制备和用途。

在没有电流的化学反应中,这种类型的混合氧化物可用作多相催化剂,但它们在电化学方法中,可用作阳极材料还不为公众所知。

阳极可全部或部分由通式(I)的混合氧化物组成。通常,还可以 20 在现有电极如铂电极的表面涂敷这些混合氧化物。

已经发现,首先借助于漏模印刷将混合氧化物薄膜涂敷在电解质上,并通过加热步骤粘合在其上是可行的。在 JP - 09 239956 中描述了这种技术的一个实例。

最好电催化层是具有 BET 表面积为 5 - 20m²/g 的粗糙表面。

如果需要掺合氧气和/或惰性气体如氮气,可经过这种阳极输送待 氧化的有机化合物。可以气体形式或液体形式供给原料,但是已经发现 在本发明的反应温度下,气态的进料是可行的。

借助于本发明的方法,可氧化许多有机化合物,如芳族、脂族、烯属或脂环。本发明特别适用于乙烷、丙烷、乙烯、乙炔、丙烯、苯、丁烷、丁二烯、丁烯、环己烷、辛烷、辛烷、平烯、环十二烷或环十二烯的氧化。

本发明方法所用的电解质是能传递氧离子的固体,尤其是金属氧化

物

25

30

在本发明的一种特定实施方案中,用通式为 $La_iX^6{}_kX^7{}_lMg_mO_n$ (II)

的钙钛矿作传递氧离子的固体,

其中

 $\mathbf{X}^{6} = \mathbf{Ca} \cdot \mathbf{Sr} \cdot \mathbf{Ba},$

 $X^7 = Ga \cdot Al$

i = 0.3 - 0.9

k = 0.1 - 0.7

条件是i + k = 0.9 - 1.0,

10 1 = 0.3 - 0.9

m = 0.1 - 0.7

条件是1+m=1-1.1。

氧原子的数量 n 由通式 (II) 中不同于氧的元素的价数和数目确。

定。

其他适用于传递氧离子的固体金属氧化物是被 CaO 、 Sc_2O_3 、 Y_2O_3 或 Yb_2O_3 稳定的 ZrO_2 ,或被 La_2O_3 、 Y_2O_3 、 Yb_2O_3 或 Gd_2O_3 稳定的 CeO_2 。

在本发明的另一实施方案中,用通式为 $(Ln_oX^8_p)_2(X^9_qX^{10}_r)_2O_s$

(III)

20 的烧绿石作传递氧离子的固体,

其中

Ln = La、Ce、Pr、Nd、Pm、Sm、Eu、Gd、Tb、Dy、Ho、Er、Tm、Yb或Lu,

X⁸ = Mg、Ca或Sr,

 $X^9 = Ti 或 Zr$,

 $X^{10} = Fe \cdot Al \cdot Sc \cdot Ga \otimes Y$

0 = 0.4 - 1

p = 0 - 0.6

q = 0.4 - 1

r = 0.6

氧原子的数量s由通式(III)中不同于氧的元素的价数和数目确,

例如,可通过"液滴热解" [P.Gordes 等人, Den.J.Mater.Sci.(1995), 30(4), 1053 - 8]或者分解法[例如, N.Dhas 等人, India J.Mater.Chem.(1993), 3(12), 1289 - 1294,或者 D.Fumo 等人, Port.Mater.Res.Bull.(1997), 32(10), 1459 - 1470] 5 制备这些化合物。

本发明方法所用的阴极是金属,优选的是银或铂。

阴极还可以是一种或多种金属氧化物或者一种混合金属氧化物。

此外,用通式为

 $La_{t}X^{11}_{u}X^{12}_{v}X^{13}_{w}X^{14}_{x}O_{3 \pm y}$

(IV)

10 的钙钛矿作阴极,

其中

 $X^{11} = Ce \cdot Pr \cdot Nd \cdot Pm \cdot Sm \cdot Eu \cdot Gd \cdot Tb \cdot Dy \cdot Ho \cdot$ $Er \cdot Tm \cdot Yb \not \equiv Lu$,

 $X^{12} = Ca \cdot Sr \cdot Ba$

 $X^{13} = Mn \cdot Fe,$

 $X^{14} = Cr \cdot Co \cdot Ni \cdot Al$

t = 0.5 - 1,

 $\mathbf{u} = \mathbf{0} - \mathbf{0.5} ,$

 $\mathbf{v} = 0.1 - 0.4 ,$

20 条件是 $t+u+v \leq 1$,

 $\mathbf{w} = 0.6 - 1.1$

x = 0 - 0.7,

30

条件是w+x>1。

假设条件 t、 u 及 v 的和 (< 1) 以及 w 及 x 的和 (> 1) 代表本 25 发明的特定实施方案。在其他实施方案中, t + u + v 可从 0.85 - 1。 此外, w + x 可从 1 - 1.1。

氧原子的数量 (3 ± y) 由不同于氧的元素的价数和数目确定。

德国专利 197 02 619C1 描述了作为高温燃料电池阴极材料的通式为 L_wM_xMn_yCo₂O₃ 的非化学计量的钙钛矿的制备方法·然而,燃料电池已经被不同的工业过程开发利用,即从物质的完全氧化生产电能。

本发明方法的有机化合物的电化学氧化要在高温条件下实施,优选 地从 200 至 750 ℃,特别优选地是从 250 至 550 ℃。 同样还可以采用超大气压力,可用的压力从1至100 bar,优选地从1至10 bar。

在本发明的方法中,一方面在阴极将氧气转化成离子形式,并通过 电解质传递到阳极,另一方面在阳极上使氧离子活化,以便与输送来的 有机化合物发生反应。还可以穿过多孔的气体不能渗透的固体电解质输 送氧气。除待氧化的有机化合物和氧气以外,阳极区间的气流还可以含 有惰性气体。

图 1 显示的是实施本发明方法装置的一个实施例。

在电解质 A 上放置阴极 B 和阳极 C ,电解质 A 可传递氧离子。此 10 时,要小心确保物质之间的电连接,例如通过热处理。通过电源 D 给两个电极接通电流。借助于外气体导管 G 和内气体导管 F ,使气流流到电极,或者从电极流出,通过外气体导管 G 的密封件 E 密封该槽。

将原料和氧气作为气流 a)输送到阳极 C, 生成的产物气体 c)或通过气流 a)的压力排走,或通过适当降低压力而排走。阴极侧的气流 b) 由空气、氧气或其它含氧气体的混合物组成,当氧气耗尽后,由气流 d) 排走。

三维排布的阳极、阴极和电解质不局限于平板或连续层板。本发明的方法还可以使用管式反应器。此时,将阳极材料和阴极材料涂敷到电解质制成的管子上,或者在由惰性材料(例如 Al₂O₃)制成的载体管上设置相应的多层。并适当地连接必需的电源线。

此外,阳极层或阴极层可设计成织物,或者具有规则凹凸表面的结构表面层。

下列实施例用于说明本发明,而不应限制本发明的范围。 实施例:

1、丙烯的催化氧化(对比例)

20

25

30

通过漏模印刷,在电解质上涂敷 BET 表面积为 $16m^2/g$ 的多孔催化膜,并随后对 $La_{0.8}Sr_{0.2}Ga_{0.85}Mg_{0.15}O_2$ 电解质膜进行热处理。蒸汽淀积的 Pt 作为反电极。反应温度是 400 $\mathbb C$ 。使含有 5 % 丙烯、 5 % 氧气和 90 % 氦气的混合物以 2 升/h 的速度穿过阳极。并使空气以同样的速度穿过阳极。

结果:

44.	
阳极材料 (催化膜)	生成的丙烯醛
	(mmol/h*g)
MoO ₃	0.05
$Mo_3Bi_{1,25}FeCo_2Ca_{0.025}K_{0.025}O_x$	0.25
Mo ₃ Bi _{0.25} Ni _{2.07} Fe _{0.49} Si _{2.5} K _{0.0125} Na _{0.0375} O _x	0.45

2、在法拉第条件下的丙烯的电催化氧化

通过漏模印刷,在电解质上涂敷 BET 表面积为 $16m^2/g$ 的多孔催化膜,并随后对 $La_{0.8}Sr_{0.2}Ga_{0.85}Mg_{0.15}O_2$ 电解质膜进行热处理。蒸汽淀积的 Pt 作为反电极。反应温度是 400 \mathbb{C} 。使含有 5 % 丙烯和 95 % 氦气的混合物以 2 升/h 的速度穿过阳极。并使空气以同样的速度穿过阳极。为控制氧离子通量施加的电压为 1V。

结果:

~ ·	
阳极材料 (催化膜)	生成的丙烯醛
	(mmol/h*g)
MoO ₃	0.75
Mo ₃ Bi _{1.25} FeCo ₂ Ca _{0.025} K _{0.025} O _x	0.45
$M_{03}Bi_{0.25}Ni_{2.07}Fe_{0.49}Si_{2.5}K_{0.0125}Na_{0.0375}O_{x}$	0.85

3、在原料气流中采用氧气时丙烯的电催化氧化

通过漏模印刷,在电解质上涂敷 BET 表面积为 $16m^2/g$ 的多孔催化膜,并随后对 $La_{0.8}Sr_{0.2}Ga_{0.85}Mg_{0.15}O_2$ 电解质膜进行热处理。蒸汽淀积的 Pt 作为反电极。反应温度是 400 \mathbb{C} 。使含有 5 % 丙烯、 5 % 氧气和 90 % 氦气的混合物以 2 升/h 的速度穿过阳极。并使空气以同样的速度穿过阳极。为控制氧离子通量施加的电压为 0 — 3V 。在这种状况下,电化学反应器在法拉第条件下运行。

结果:

10

15

3 不 .	
阳极材料 (催化膜)	生成的丙烯醛
	(mmol/h*g)
MoO ₃	2.5
Mo ₃ Bi _{1.25} FeCo ₂ Ca _{0.025} K _{0.025} O _x	1.1
M ₀₃ Bi _{0.25} Ni _{2.07} Fe _{0.49} Si _{2.5} K _{0.0125} Na _{0.0375} O _x	3.2

